Н.И. Жарких

РАСЧЕТ ЧИСЕЛ ПЕРЕНОСА МЕМБРАНЫ ИЗ ИЗМЕРЕНИЯ КОНЦЕНТРАЦИОННОГО ПОТЕНЦИАЛА

Измерение концентрационного потенциала (КП) — один из основных методов определения чисел переноса различных мембран. Стационарное значение электродвижущей силы в цепи $\frac{\partial p-pc_1}{M\delta p-pc_2}$, обозначаемое через $\Delta \phi_c$, выражается формулой

$$\Delta \varphi_c = \frac{RT}{F} \int_{a_t}^{a_t} \frac{\Delta t(a)}{a} da, \qquad (1)$$

где $a_{1,2}$ — активности прилегающих к мембране растворов, $\Delta t = t^+ - t^-$ — разность чисел переноса катионов и анионов, рассматриваемая как функция активности [1]. В случае, когда числа переноса зависят от концентрации электролита, использование (1) затруднено тем, что в мембране существует градиент концентрации, и неясно, к какой именно концентрации относить измеренное значение Δt . Иными словами, возникает вопрос: как выбрать активность a_s в формуле

$$\Delta \varphi_{c} = \frac{RT}{F} \ln \frac{a_{2}}{a_{1}} \Delta t(a_{s}), \quad a_{1} \leq a_{s} \leq a_{2}, \tag{2}$$

чтобы (2) было наиболее близко к (1)?

В литературе предложен ряд вариантов выбора a_s :

$$a_s = a_1$$
 или $a_s = a_2$ [2], (3)

$$a_8 = a_m = (a_1 + a_2)/2 [2, 5],$$
 (4)

$$a_s = a_g = \sqrt{a_1 a_2} [6].$$
 (5)

Авторы [2, 7] предлагают для определения $\Delta t(a_2)$ использовать два измерения КП между активностями (a_1, a_2) и (a_2, a_3) (обозначим их через $\Delta \phi_{1,2}$); результаты этих измерений относятся к активностям a_1 и a_3 соответственно, а значение $\Delta t(a_2)$ получают линейной интерполяцией в Δt , $\ln a$ -координатах. Иными словами, в этом методе

$$\frac{RT}{F}\Delta t(a_2) = \frac{\Delta \varphi_1 \ln^2 \frac{a_3}{a_2} + \Delta \varphi_2 \ln^2 \frac{a_2}{a_1}}{\ln \frac{a_3}{a_1} \ln \frac{a_3}{a_2} \ln \frac{a_2}{a_1}}.$$
 (6)

Однако теоретическое обоснование методов (2)—(6), оценка вносимой ими погрешности и рекомендации по применению этих методов до сих пор отсутствуют. Целью

данной работы является восполнение указанного пробела.

Для приближенного вычисления интеграла (1) воспользуемся квадратурной формулой с одним узлом (2). Единственный вес в этой формуле равен единице, чтобы она была точна для случая Δt = const. Абсциссу квадратурной формулы a_s следует определить из требования, чтобы формула (2) была точной для любой линейной зависимости $\Delta t = A_0 + A_1 a$. Искомая величина равна

$$a_l = (a_2 - a_1) / \ln \frac{a_2}{a_1}$$
 (7)

Формула (2) с абсциссой (7) является модификацией формулы прямоугольников

для случая, когда весовая функция 1/а выделена явно.

Погрешность каждого из методов (3)-(5), (7) легко оценивается при помощи остаточных членов соответствующих квадратурных формул. Для удобства практического применения этому остаточному члену придан вид поправки к Δt . Так, для вариантов (3)-(5)

$$\Pi(\Delta t) = |\partial \Delta t/\partial a|_{a=a_t} |a_i-a_t|, \quad i=1, 2, m, g,$$
(8)

а для варианта (7)

$$\Pi(\Delta t) = 0.5 \left[\frac{\partial^2 \Delta t}{\partial a^2} \right]_{a=a_l} \left[a_l \left(a_m - a_l \right) \right]. \tag{9}$$

Для варианта (6)

$$\Pi(\Delta t) = \left| \frac{\partial \Delta t}{\partial a} \right|_{a=a_2} = \frac{(a_2 - a_1) \ln^2 \frac{a_3}{a_2} + (a_3 - a_2) \ln^2 \frac{a_2}{a_1}}{\ln \frac{a_3}{a_1} \ln \frac{a_2}{a_1} \ln \frac{a_3}{a_2}}.$$
(10)

Интерпретация экспериментальных данных [8] о КП мембраны в растворе NaCl при $T=30^{\circ}\,\mathrm{C}$

с, моль/кг H ₂ O		а, моль/кг H ₂ O		ΔФ _{ЭКСП} , мВ	$t+$ $\begin{array}{c c} \Pi & (t \\ a_s = \\ \end{array}$		$\begin{array}{c c} \Pi & (t+) \\ a_1 & a_2 = a_2 \end{array}$	
0,02005 0,05006 0,1006 0,2026 0,5066 1,024 2,089	0,002 0,005 0,01005 0,02005 0,05006 0,1006 0,2026 0,5066 1,024 2,089		00969 0194 0462 0898 071 073 073	34,79 45,85 34,57 33,80 42,00 30,00 28,00 32,30 22,19 20,74 32,00	0,982 0,994 0,996 1,005 0,979 0,821 0,825 0,743 0,636 0,542 0,442	5,3·10 8,6·10 1,2·10 1,8·10 3,6·10 4,6·10 4,4·10 2,2·10	0^{-4} 0^{-3} 0^{-2} 0^{-2} 0^{-2} 0^{-2}	$ \begin{array}{cccccccccccccccccccccccccccccccccccc$
a_m		$\begin{bmatrix} 5,42 \\ (t+) \\ = a_m \end{bmatrix}$	2 a ₉	$ \Pi (t^+) \\ a_s = a_s $	t+ (6)	$\Lambda(t+)$ (10)	a_l	$\begin{array}{c} 6.1 \cdot 10^{-2} \\ \Pi \ (t^{+}) \\ a_{s} = a_{l} \end{array}$
0,00144 0,00327 0,0068 0,0130 0,028 0,0586 0,114 0,248 0,509 1,04	3,2· 1,3· 1,4· 2,6· 1,2· 2,9· 8,7· 7,4· 8,3·	10^{-4} 10^{-4} 10^{-4} 10^{-4} 10^{-4} 10^{-4} 10^{-4} 10^{-3} 10^{-3} 10^{-3}	0,00136 0,00297 0,00644 0,0124 0,0258 0,0552 0,108 0,227 0,482 0,971	$ \begin{array}{cccccccccccccccccccccccccccccccccccc$	0,995 1,0006 0,994 0,894	$ \begin{array}{r} -2,7 \cdot 10^{-2} \\ 2,3 \cdot 10^{-3} \\ 1,1 \cdot 10^{-2} \\ 2,2 \cdot 10^{-2} \\ 1,7 \cdot 10^{-1} \\ 4,7 \cdot 10^{-3} \\ 6,9 \cdot 10^{-2} \\ 1,2 \cdot 10^{-1} \\ 8,3 \cdot 10^{-2} \\ 4,2 \cdot 10^{-2} \end{array} $	0,00139 0,00307 0,00656 0,0126 0,0265 0,0563 0,110 0,234 0,491 0,993	$ \begin{array}{r} $
3,41	1,9.10-2		2,75	1,2.10-2	_	_	2,97	$7,2\cdot 10^{-2}$

Таким образом, формулы (3)-(6) есть формулы нулевого порядка, дающие систематическую погрешность даже для линейной зависимости $\Delta t(a)$, а формула (7) есть формула первого порядка, дающая систематическую погрешность только для квадратичной зависимости $\Delta t(a)$ и поэтому более точная.

Сравним результаты этих методов на примере обработки экспериментальных данных работы [8], в которой КП катионообменной мембраны измерялся в растворах NaCl. Так как измерения в [8] выполнялись Ag/AgCl-электродами, то КП, суммируясь с электродной ЭДС, выражается в данном случае формулой: $\Delta \varphi =$

$$=\frac{2RT}{F}\int_{a_1}^{}t^+(a)rac{da}{a}$$
, к которой надо применять методы (2)-(7). Производные, входя-

щие в (8)-(10), вычислялись при помощи конечных разностей. Результаты расчета

представлены в таблице.

Из этой таблицы видно, что для данной мембраны лучшую точность дает метод среднего геометрического (для него максимальная оценка $\Pi(t^+)=1,2\cdot 10^{-2}$). Если отбросить в таблице последнюю строку (из-за большого скачка концентрации при

последнем измерении КП почти все методы дают большую погрешность при интерпретации этого измерения), то методы среднего геометрического (5) и среднего логарифмического (7) сопоставимы по точности. Апостериорный контроль точности расчета чисел переноса при помощи формул (8)—(10) легко позволит определить метод, обладающий наивысшей точностью в каждом конкретном случае.

СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Ньюмен Д. Электрохимические системы. М.: Мир, 1977. 464 с.

2. Laksminarayanaiah L. // J. Phys. Chem. 1969. V. 73. P. 97.

3. Hale D., McCarbey D. // Trans. Faraday Soc. 1961. V. 57. P. 135.

4. Subrahmanian V., Laksminarayanaiah L.// J. Sci. Ind. Res. (India). 1962. V. B21. P. 229.

5. Wright M. // J. Phys. Chem. 1954, V. 58. P. 50.

6. Clarke J., Marinsky J., Juda W. // J. Phys. Chem. 1952. V. 56. P. 100.

7. Oda Y., Yawataya T. // Bull. Chem. Soc. Japan. 1956. V. 29. P. 673.

8. Laksminarayanaiah L., Subrahmanian V.// J. Polymer Sci. 1964. V. A2. P. 4491.

Физико-химический институт им. А. В. Богатского Академии наук УССР, Киев

Поступила в редакцию 9.02.90

УДК 541.46.4 © 1991 г.

А.В. Глушков

ЭЛЕКТРОННАЯ ТЕОРИЯ КАТАЛИЗА НА МЕТАЛЛИЧЕСКИХ СПЛАВАХ: ЭЛЕКТРОДИНАМИЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ

К числу важнейших задач, возникающих при создании и разработке электрохимических генераторов, относится исследование каталитической активности металлов, металлических сплавов [1-6], развитие последовательной электронной теории катализа. Известно, что изменение содержания компонентов в металлическом сплаве может приводить к изменению как каталитической активности, так и электрохимических свойств [1]. Попытки последовательного количественного описания роли электронной структуры металлов, их сплавов в процессах, происходящих, например, на электродах электрохимического генератора, предпринимались в целом ряде работ, в частности в рамках концептуальных моделей с использованием формализма функционала плотности [2, 3]. В этих достаточно эффективных с вычислительной точки зрения моделях описание ведется на языке электронной плотности на поверхности металла, сплава, в результате чего эти модели оказываются нечувствительны к величине и плотности состояний на поверхности Ферми. В [4] рассмотрены процессы на водородном электроде и на примере простейшей реакции Н=Н++е (эта стадия является часто лимитирующей в реакциях гидрирования) с использованием электродинамических представлений выявлены параметры электронной структуры металлов – плотность состояний на поверхности Ферми, обратный импульс Ферми, определяющие каталитическую активность металлов по отношению к искомой реакции. В настоящей работе аналогичная электродинамическая модель предлагается для бинарных металлических сплавов, в частности количественно показано, как зависимость положения уровня Ферми от концентрации компонентов влияет на каталитическую активность сплавов. Применение модели к анализу каталитической активности сплавов Ni-Cu по отношению к вышеупомянутой реакции H=H++е показывает, что сплавы с малым содержанием Си (≤15%) являются хорошим катализатором для данной реакции.

Согласно [4], электронную структуру системы в известном приближении можно аппроксимировать набором изотропных s-d-зон. Статическая диэлектрическая проницаемость при этом представляется в виде: $\varepsilon=1+\varepsilon_{ss}+\varepsilon_{dd}+\varepsilon_{sd}+\varepsilon_{ds}$, где ε_{ij} — описывает вклад в ε за счет i-j-переходов. В приближении свободных электронов ε_{ss} оп-

ределяется как:

$$\varepsilon_{ss}(k) = 2\pi v_s(E_F) k^{-2} \left[1 + \frac{4(k_F^s)^2 - k^2}{4k_F^s k} \ln \left| \frac{2k_F^s + k}{2k_F^s - k} \right| \right],$$

где $k=qa_{\rm B},\ q$ — волновое число, $a_{\rm B}$ — боровский радиус, $q_{\rm F}{}^i=(3\pi^2z_i/\Omega)^{1/3},\ z_i$ — число электронов в i-зоне, Ω — объем элементарной ячейки, $v_i(E_{\rm F})=N_i(E_{\rm F})\,a_{\rm B}{}^2e^2,\ N_i(E_{\rm F})$ — плотность состояний на поверхности Ферми в i-зоне. Для вклада ϵ_{dd} можно воспользоваться выражением

 $\varepsilon_{dd} = 2\pi v_d (E_F) k^{-2} |M_{dd}|^2 \left[1 + \frac{4(k_F^d)^2 - k^2}{4k_F^d k} \ln \left| \frac{2k_F^d + k}{2k_F^d - k} \right| \right],$